- 1/1 WPIL (C) Derwent- image
- AN 1999-328438 [28]
- TI Bio-reactor assembly breeds micro-organisms, insects, plants, lactation cells, liver cells
- PA (ASCA-) ASCALON GES INNOVATION IN MEDIZINTECHNIK
- PN DE19810901 C1 19990617 DW1999-28 C12M-001/12 8p * AP: 1998DE-1010901 19980313
- AB DE19810901 C
 - NOVELTY A bio-reactor assembly has two independent systems of hollow-fibre membranes within a single housing. One set of membranes supplies nutrients to the breeding culture within an extra-capillary chamber. The second set of membranes supplies the breeding culture with gas. The housing has an inlet and an outlet to the extra-capillary chamber. The cruciform system of hollow fibre membranes is arranged in mat layers (2, 3) separated by spaces. The housing (1) is perforated and crossed by macro-perforated tubes (8) arranged transverse to the hollow fibre mats (2, 3) by means of which the breeding culture is introduced and harvested.
 - USE Bio-reactor assembly serves to hold and breed micro-organisms, insects, plants, lactation cells and/or their metabolic products. The reactor may also hold liver cells to undertake the treatment of esp. human blood
 - ADVANTAGE The assembly optimises the supply of nutrients and gas to the culture media. The reactor maintains stable internal pressure, is simple, compact, of low-cost construction, and retains its operating efficiency over a long period.
 - DESCRIPTION OF DRAWING(S) The drawing shows an isometric sketch of the bio-reactor.(Dwq.1/4)

THIS PAGE BLANK (USPTO)



(9) BUNDESREPUBLIK
DEUTSCHLAND



DEUTSCHES
PATENT- UND
MARKENAMT

[®] Patentschrift[®] DE 198 10 901 C 1

② Aktenzeichen:

198 10 901.6-41

② Anmeldetag:

13. 3.98

43 Offenlegungstag:

Weröffentlichungstag der Patenterteilung: 17. 6.99 (f) Int. CI.⁶: C 12 M 1/12 C 12 M 1/04 C 12 M 3/06

Innerhalb von 3 Monaten nach Veröffentlichung der Erteilung kann Einspruch erhoben werden

3 Patentinhaber:

Ascalon Gesellscchaft für Innovation in der Medizintechnik mbH, 01796 Pirna, DE

(74) Vertreter:

Ilberg, Roland, Dipl.-Ing.; Weißfloh, Ingo, Dipl.-Ing. (FH), 01474 Schönfeld-Weißig

② Erfinder:

Freifogel, Josef, 01809 Heidenau, DE; Marx, Uwe, Dr.Med., 04129 Leipzig, DE

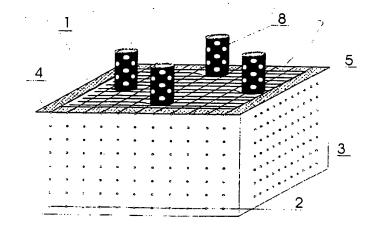
55 Für die Beurteilung der Patentfähigkeit in Betracht gezogene Druckschriften:

DE 42 30 194 C2 US 52 90 700

JP 04-3 41 176 A (Abstract); JP 63-49 072 A (Abstract);

(54) Bioreaktor

Die Erfindung betrifft einen Bioreaktor zur Versorgung, Vermehrung und Ernte von Mikroorganismen, Insekten-Pflanzen- und Säugerzellen und/oder deren Stoffwechselprodukte, mit zwei voneinander unabhängigen Hohlfaser-Membransystemen in einem Gehäuse, von denen eines das im Extrakapillarraum befindliche Zuchtgut mit Nährstoffen versorgt und das andere zur Begasung des Zuchtgutes dient und mit mindestens einem Zugang und einem Abgang, die mit dem Extrakapillarraum verbunden sind, wobei die Hohlfaser-Membransysteme aus lagenweise zueinander auf Abstand gehaltenen und sich kreuzenden Hohlfasermatten (2, 3) gebildet sind.



Beschreibung

Die Erfindung betrifft einen Bioreaktor zur Versorgung, Vermehrung und Ernte von Mikroorganismen, Insekten-, Pflanzen- und Säugerzellen und/oder deren Stoffwechselprodukte.

Aus der DE 42 30 194 C2 ist eine Stoffaustauschvorrichtung für insbesondere den Bereich eines extrakorporalen Leberunterstützungssystems bekannt. Die Vorrichtung besteht aus einem dreidimensionalen Körper, der aus einem Außen- 10 gehäuse und einem inneren Bereich besteht, wobei im inneren Bereich ein in Schichten dicht gepacktes räumliches Netzwerk aus drei, mindestens aber aus zwei unabhängigen und sich kreuzenden Hohlfaser-Membransvstemen für den Mediumzufluß und für die Versorgung der Mikroorganis- 15 men mit Sauerstoff bzw. die Entsorgung von Kohlendioxid vorgesehen ist. Hin weiteres unabhängiges Membransystem in Form von auswechselbare Flachmembranen oder Kapillarmembranen ist für den Medienabfluß vorgesehen. In weiterer Ausgestaltung weist der Reaktor einen Zugang auf, um 20 Mikroorganismen, speziell Leberzellen zur Verstoffwechselung von Blutbestandteilen, in den Reaktor einzufüllen. Hierzu ist die Gehäusewand entsprechend durchbohrt, wobei sich der Zugang in nicht näher offenbarter Weise auch als perforierte Röhre bis in den Reaktor hinein fortsetzen 25 lassen soll. Die Vorrichtung ist sowohl für Konvektionsbetrieb als auch Diffusionsbetrieb gedacht. Das Gehäuse kann durch eine Ausgußmasse gebildet sein.

Der sehr komplizierte Aufbau der Vorrichtung wird dem Anspruch, vermehrungsunfähige Zellen, insbesondere Le- 30 berzellen, über eine längere Zeit zu erhalten und vermehren, gerecht.

Für eine schnelle Vermehrung von Mikroorganismen, Insekten-, Pflanzen- und Säugerzellen eignet sich die Vorrichtung nicht optimal, weil zwischen den einzelnen Membra- 35 nen kaum Raum zur signifikanten Zunahme von Biomasse bleibt. Letztlich ist auch das Einfüllen der Mikroorganismen nicht optimal gelöst, weil aufgrund der hohen Packungsdichte und der unzureichenden Einfülltiefe nur eine ungenügende Verteilung der Zellen über den Zugang erfolgt. Für 40 eine effektive Ernte von Mikroorganismen tehlen in der Vorrichtung entsprechende Voraussetzungen. Das verbrauchte Zellmaterial muß mitsamt dem Bioreaktor als Sondermüll entsorgt werden.

Aufgabe der Erfindung ist eine Anordnung zur optimalen 45 Versorgung mit Nährstoffen und Gasen, zur optimalen Vermehrung und zur optimalen Ernte von Mikroorganismen und/oder deren Stoffwechselprodukte in einem Bioreaktor zu entwickeln, wobei dieser selbst druckstabil, einfach, kompakt und kostengünstig im Aufbau sein soll sowie über 50 eine lange Zeit ohne Leistungseinbuße arbeiten soll.

Die Aufgabe wird durch die im ersten Anspruch angegebenen Merkmale gelöst. Weitere vorteilhafte Ausführungen geben die begleitenden Unteransprüche an.

Um den Stoffaustausch sowie die Wachstumsbedingungen der Mikroorganismen zu maximieren und das Einbringen und Ernten des Gutes, insbesondere Zellgutes, schonend zu bewerkstelligen, dürten die Membranen von Lage zu Lage nicht unmittelbar aufeinander liegen. Dieser Zustand ist jedoch bei einem dicht gepackten Netzwerk nach der 60 DE 42 30 194 C2 vorhanden. Die Hohltasern liegen aufeinander, wodurch es an hinreichend Raum zur Ausbreitung des Zuchtgutes fehlt und sich die wirksame Stoffaustauschfläche erheblich verkleinert.

Indem nun die Hohltasermembranen erfindungsgemäß 65 mattenartig auf Abstand geschichtet werden, wobei die Ersteckungsrichtung der Hohltasern von Matte zu Matte um etwa 90° wechselt, entsteht ausreichend Raum zur gleich-

mäßigen Versorgung und Vermehrung des Zuchtgutes im Extrakapillarraum, Über mindestens einen Zu- und einen Abgang ist eine schonende und optimal verteilte Zuführ des Zuchtgutes in den gesamten Extrakapillarraum möglich sowie eine schonende und verlustlose Ernte des vermehrten Zuchtgutes durch santies Herausspülen gesichert. Als Zuund Abgänge können in weiterer Ausgestaltung der Erfindung durchgehende, makroperforierte Röhren dienen, die optional auf einer Seite, beispielsweise am Boden des Reaktors, dauerhaft verschlossen und auf der anderen Seite verschließbar sind und so parallel zueinander verlaufen, daß sie den Reaktorraum gleichmäßig unterteilen. Als abstandsgebende Mittel eignen sich Abstandsmatten oder gegossene Abstandsrahmen, Gitter, Verbindungsbahnen. Diese können so angeordnet werden, daß sie die freie Zu- und Abführ von Mikroorganismen (Biomasse) innerhalb einer Ebene gewährleisten.

Die Erfindung soll anhand eines Ausführungsbeispiels näher erläutert werden. In der zugehörigen Zeichnung zeigen

Fig. 1: schematisch einen Bioreaktor nach der Erfindung in perspektivischer Ansicht.

Fig. 2.: Einzelheiten der Membranschiehtung einschließlich einer makropertorierte Röhre innerhalb des Bioreaktors.

Fig. 3: die Draufsicht auf den quergeschnittenen Bioreaktor in stark schematisierter Darstellung und

Fig. 4: einen aus mehreren Modulen zusammengesetzten Bioreaktor.

In einem gegossenen Gehäuse 1 von im Beispiel quaderförmiger Außengestalt ist eine Vielzahl einlagiger Hohlfasermatten 2, 3, beispielsweise mehrere Hundert, abwechselnd kreuzweise übereinandergeschichtet. Der Begriff Matte soll ein im wesentlichen flächiges Gebilde definieren, ohne daß es unbedingt erforderlich wäre, dieses Gebilde mechanisch zu verbinden, beispielsweise zu verketten oder zu verkleben. Jede Hohlfasermatte 2, 3 besteht aus einer sehr großen Anzahl paralleler, einlagiger, semipermeabler Hohlfasern 4, 5. Die Enden der Hohlfasern 4, 5 sind in das Vergußmaterial des Gehäuses 1, beispielsweise ein bioverträgliches Polyurethan, eingegossen, wobei die Enden der Hohlfasern 4. 5 selbst zwecks Ein- und Auslaß für ein Fluid offen bleiben bzw. im Anschluß an den Verguß freigelegt werden. Das Fluid wird über nicht näher dargestellte, am Gehäuse 1 angesetzte Anschlußstutzen zu- und abgeleitet. Der Winkel zwischen den kreuzweise geschichteten Lagen beträgt vorzugsweise 90°. Die sich kreuzenden Lagen von Hohlfasermatten 2, 3 sind auf Abstand angeordnet, indem jeweils eine Abstandsmatte 6 aus Distributionsfäden 7 zwischen jeder Lage von Hohlfasermatten 2, 3 angeordet ist. Hierdurch wird genügend Raum zum Wachsen des Zuchtgutes im Extrakapillarraum des Bioreaktors gewonnen und ein effektiveres und schonenderes Einbringen. Versorgen und Ernten der Zellen und/oder deren Stoffwechselprodukte erreicht. Die Distributionstäden 7 und die aus ihnen hergestellten Abstandsmatten 6 sind vergleichsweise dicker als die Hohlfasern und Hohlfasermatten 2, 3, beispielsweise haben die Distributionstäden 7 einen Außendurchmesser von größer 0.4 mm. Die Struktur der Abstandsmatten 6 ist relativ frei gestaltbar, vorzugsweise können die Distributionsfäden 7 eine weitmaschige Gitterstruktur bilden, die von noch zu beschreibenden Röhren durchdrungen ist. Es genügen für die Zwecke des Auf-Abstand-Haltens der Hohlfasermatten 2, 3 Abstandsmatten 6, die aus nur wenigen Distributionsfäden 7

Eine andere Möglichkeit des Auf-Abstand-Haltens besteht darin, ein Gitter oder eine einfache Umrandung aus vorzugsweise Vergußmaterial zwischen den Hohlfasermat-

ten 2, 3 vorzusehen. Beispielsweise kann unmittelbar beim Vergießen der Hohlfasermatten 2, 3 und Erzeugen der Gehäusewände solcherart Umrandung oder Gitter entsprechend der vorgegebenen Schichtfolge mitgegossen werden. Eine andere Möglichkeit besteht darin, Hohlfasermatten 2, 3 vorzufertigen, indem die Hohlfasern 4, 5 mit Bahnen einer Vergußmasse überzogen werden. Die Vergußbahnen dienen dann zugleich als Abstandhalter. Auf diese Weise kann auch der gesamte Matteneinsatz vorgefertigt werden.

Das Vergießen erfolgt bei würfelartigen Reaktoren vorzugsweise dadurch, daß die Vergußdüse entsprechend der zu gießenden Außenkontur automatisch geführt wird, Gehäuse mit zylindrischer Innenform lassen sich durch Einbetten in einer Zentrifuge herstellen.

Alle Hohlfasermatten 2 einer Ausrichtung dienen zur Be- 15 gasung der Zellen und/oder deren Stoffwechselprodukte int Extrakapillarraum, wobei das Gas durch die Membranwände der Hohlfasern 3 blasenfrei diffundiert und bestehen vorzugsweise aus hydrophobem Material. Ihr Innendurchmesser beträgt etwa 0.3 mm. Alle hierzu im Winkel von 20 vorzugsweise 90° angeordeten Hohlfasermatten 3 bestehen aus hydrophilem Material und haben die Aufgabe, die Zellen und/oder deren Stoffwechselprodukte mit Nährstoffen zu versorgen, die im gelösten Zustand die Membranwände der Hohlfasern 5 durchdringen können. Ihr Innendurchmes- 25 ser beträgt etwa 0,2 mm. Die kreuzweise verlegten Hohlfasermatten 2, 3 bilden demnach zwei voneinander unabhängige Membransysteme, nämlich das Nährstoffsystem und das Begasungssystem, jeweils durch Abstandsmatten 6. Gußbahnen, Gitter oder Rahmen auf Abstand gehalten. Der mittlere Mittenabstand zweier Lagen desselben Mattentyps beträgt vorzugsweise zwischen 0.5 mm und 5 Millimeter, je nach Zuchtgut und Volumen des Bioreaktors.

Nach einer besonderen Austührung kann auch jeweils zwischen zwei kreuzweise dicht gepackten Hohlfasermat- 35 tenpaaren (2, 3) ein Abstand vorgesehen werden, beispielsweise mittels einer Abstandsmatte 6 aus Distributionstäden 7 (Fig. 3).

Der Bioreaktor wird vorzugsweise, wie in Fig. 3 stark schematisiert dargestellt ist, von mindestens zwei Röhren 8 40 für das Einbringen und Ernten des Zuchtgutes in einer Richtung quer zu den beiden Richtungen der Hohlfasermatten 2 durchsetzt. Die Röhren 8 haben einen wesentlich größeren Durchmesser als die Hohlfasern 4, 5, beispielsweise einen um den Faktor 20 größeren Innendurchmesser und können 45 aus dem Gehäusematerial hergestellt sein. In ihrer Wandung sind makroskopische Perforierungen 9 vorhanden, durch die das Zuchtgut in den Extrakapillarraum kontrolliert und schonend eingebracht und nahezu verlustlos und schonend nach entsprechender Vermehrung durch sanftes Herausspü- 50 len aus dem Extrakapillarraum geerntet werden kann. Die Röhren 8 gewährleisten eine ausgezeichnete Verteilung der Zuchtgutes beim "Animpten" im Innenraum des Bioreaktors. Die Röhren 8 verlaufen parallel zueinander und unterteilen den Extrakapillarraum etwa gleichmäßig. Sie sind an 55 beiden Enden offen, aber verschließbar.

In **Fig.** 4 ist schematisch dargestellt, wie einzelne Reaktormodule zwecks Kapazitätserhöhung zu einem größeren Reaktor durch Aufeinandersetzen verbunden werden können. Die Röhren 8 sind an den Verbindungsstellen offen und 60 erlauben so das durchgängige Einbringen des Zuchtgutes bis zum Boden des Bioreaktors.

Bezugszeichenliste

65

- 1 Gehäuse
- 2. 3 Hohlfasermatte
- 4. 5 Hohlfaser

- 6 Abstandsmatte
- 7 Distributionsfaden
- 8 Röhre
- 9 Perforierung

Patentansprüche

4

- 1. Bioreaktor zur Versorgung, Vermehrung und Ernie von Mikroorganismen, Insekten-, Pflanzen- und Säugerzellen und/ oder deren Stoffwechselprodukte, mit zwei voneinander unabhängigen Hohlfaser-Membransystemen in einem Gehäuse, von denen eines das im Extrakapillarraum behindliche Zuchtgut mit Nährstoften versorgt und das andere zur Begasung des Zuchtgutes dient und mit mindestens einem Zugang und einem Abgang, die mit dem Extrakapillarraum kommunizieren, dadurch gekennzeichnet, daß die Hohlfaser-Membransysteme aus lagenweise zueinander auf Abstand gehaltenen und sich kreuzenden Hohlfasermatten (2, 3) gebildet sind.
- Bioreaktor nach Anspruch I, dadurch gekennzeichnet, daß das Gehäuse (1) von makroperforierten Röhren (8) für das Einbringen und Ernten des Zuchtgutes quer zu den Hohlfasermatten (2, 3) durchsetzt ist.
- Bioreaktor nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß die Hohlfasermatten (2, 3) endseitig auf Abstand in den gegossenen Seitenwänden des Gehäuses (1) eingebettet sind.
- Bioreaktor nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß zwischen zwei Hohlfasermatten (2, 3) jeweils eine Abstandsmatte (6) aus wenigen Distributionsfäden (7) angeordnet ist.
- 5. Bioreaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß Abstandsmatten (6) endseitig in den gegossenen Seitenwänden des Gehäuse (1) eingebettet sind.
- 6. Bioreaktor nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß die Hohltasern (4, 5) einer Hohltasermatte (2, 3) mit zugleich definiert abstandsgebenden Vergußbahnen miteinander verbunden sind.
- 7. Bioreaktor nach den Ansprüchen 1 und 4, dadurch gekennzeichnet, daß abstandsgebende Rahmen oder Gitter vorhanden sind, die beim Gießen der Seitenwände des Gehäuses (1) mitgegossen sind.
- 8. Bioreaktor nach einem der vorhergehenden Ansprüche, gekennzeichnet durch Polyurethan oder Epoxydharz als Gießwerkstoff.
- 9. Bioreaktor nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß der Mittenabstand zweier Hohlfasermatten (2, 3) desselben Hohlfasermembransystems 0,5 mm bis 5 mm beträgt.
- 10. Bioreaktor nach einem der vorhergehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß mehrere parallel zueinander und quer zu den Hohlfasermatten (2, 3) angeordnete makroporöse Röhren (8) gleichmäßig im Gehäuse (1) verteilt sind.
- 11. Bioreaktor nach Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, daß die Makroporen (9) einer Röhre (8) einen Durchmesser von 0.1 num bis 10 mm aufweisen.
- 12. Bioreaktor nach Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, daß die Röhren (8) an ihren Ende verschließbar sind.
- 13. Bioreaktor nach einem der vorhergehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß jeweils zwischen zwei kreuzweise dicht gepackten Hohlfasermat-

tenpaaren (2, 3) ein Abstand vorgesehen ist.

Hierzu 4 Seite(n) Zeichnungen

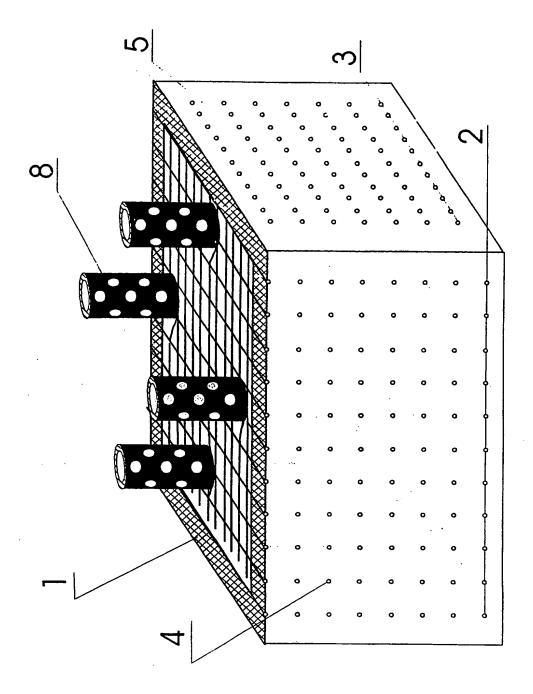
(4)

BNSDOCID- 2DF 19810901C1 1 -

Nummer: Int. Cl.⁶:

Veröffentlichungstag:

DE 198 10 901 C1 C 12 M 1/12 17. Juni 1999



Nummer: Int. Cl.⁶: Veröffentlichungstag: **DE 198 10 901 C1 C 12 M 1/12**17. Juni 1999

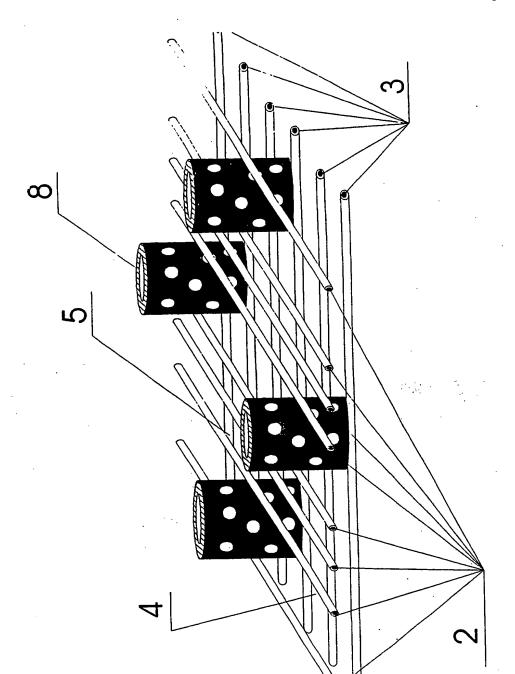


Fig. 2

Nummer: Int. Cl.⁶: Veröffentlichungstag: **DE 198 10 901 C1 C 12 M 1/12**17. Juni 1999

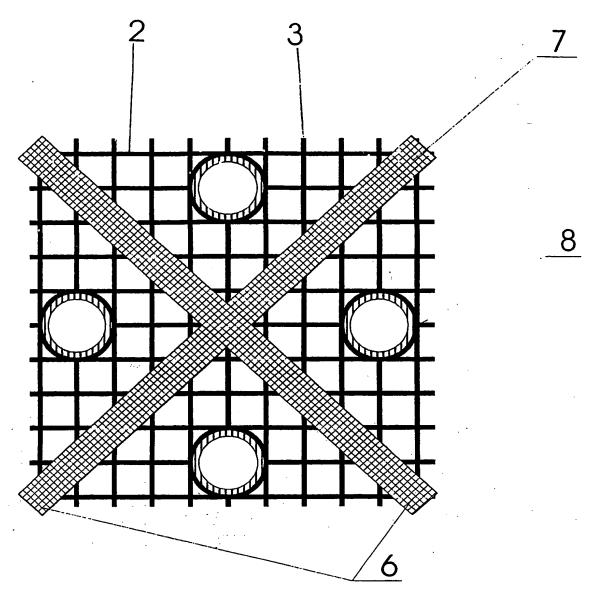


Fig. 3

)

Nummer: Int. Cl.⁵: Veröffentlichungstag: **DE 198 10 901 C1 C 12 M 1/12**17. Juni 1999

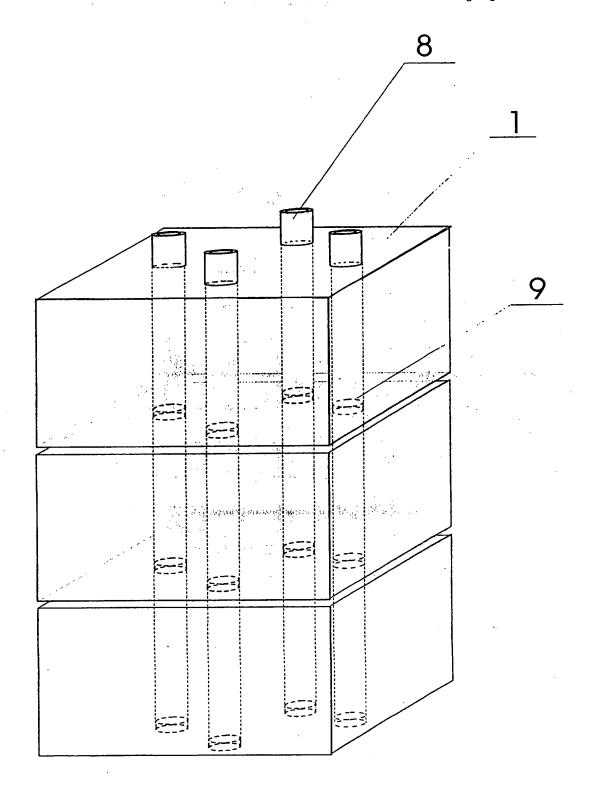


Fig. 4